© WPI / DERWENT

- 1989-352144 [48] ١N
- Hydrogen-peroxide-contg. waste water treating appts. has packed layer of П non-conductive porous particles and conductive particles in space between pair of electrodes, etc.
- J01262986 A device for treating waste water contg. H2O2 has a packed layer of **AB** non-conductive porous particles and conductive particles in the space at least between a pair of main electrodes, to one of which one end of the packed layer is connected.
 - The non-conductive particle pref. comprises silica, alumina, silica-alumina or titania and the conductive particle pref. comprises coke, active carbon, or stainless steel. Typically the non-conductive particle has a specific surface area of over 10 m2/g, e.g. over 100 m2/g and a particle size of 1 - 10 mm. To improve the power of the non-conductive particles for H2O2 decomposition, Co, Fe, Ni or Mn is added to the particle in a little amt.. The non-conductive particles are mixed in amts. of 0.1-10 pts. vol. e.g. 0.5-2 pts. vol. with 1 pt. vol. of the conductive particles. By flowing waste water through the packed layer and electrolysing, H2O2 is decomposed, and d.c. is pref. used. When waste water has low conductivity, an inorganic salt or sea water can be added to the waste water.
 - ADVANTAGE H2O2 is effectively removed by the appts..(0/1)
- HYDROGEN PEROXIDE CONTAIN WASTE WATER TREAT APPARATUS PACK IW LAYER NON CONDUCTING POROUS PARTICLE CONDUCTING PARTICLE SPACE PAIR ELECTRODE
- JP1262986 A 19881019 DW198948 004pp PN
- C02F1/46 IC
- D04-A01M D04-B07 E11-Q02 E31-E MC
- D15 E36 DC
- (NIKK-N) SHIN-NIKKA KANKYO E PA
- JP19880089619 19880412 AP
- JP19880089619 19880412 PR

平1-262986 ⑩ 公 開 特 許 公 報(A)

@Int. Cl. 4

識別記号

庁内整理番号

④公開 平成1年(1989)10月19日

C 02 F 1/46

101

A-6816-4D

審査請求 未請求 請求項の数 4 (全4頁)

②発明の名称

過酸化水素含有排水の処理方法および装置

顧 昭63-89619 ②特

顧 昭63(1988)4月12日 (22)出

⑫発 明 者

明

⑫発

賫 江 畑

福岡県北九州市小倉南区長行西 4 丁目11番15号

明 者 久 個発

雄

福岡県北九州市八幡西区鷹見台3丁目4-8

* 本

忠 敾

大分県中津市大字今津字古屋1123-1

株式会社新日化環境エ 顔 ②出 人

福岡県北九州市戸畑区中原先の浜46番地の51

ンジニアリング

個代 理 人

弁理士 細 井 勇

明細書

1. 発明の名称

過酸化水素含有排水の処理方法および装置 2.特許請求の預囲

- (1) 少なくとも一対の主電極間の対向空間に、非 導電性多孔質粒子および導電性粒子の混合物の充 頃唇を設けると共に、設充塡剤の一端と一方の主 電極と接触させてなる過酸化水素含有排水の処理 势禄.
- (2) 少なくとも一対の主電極間の対面空間に、非 導電性多孔質粒子および導電性粒子の混合物の充 領用を設け、ここに過酸化水素を含有する排水を **途通させて電気分解することを特徴とする過酸化** 水素含有排水の処理方法。
- (3) 非導電性多孔質粒子がシリカ又はアルミナで あり、導電性粒子が炭素質材料である請求項2記 截の処理方法。
- (4) 非導位性多孔質粒子又は導電性粒子が過移金 厲化合物を含有させたものである請求項2または 3 記載の処理方法。

3.発明の詳細な説明

(産業上の利用分野)

本発明は過酸化水素含有排水の処理方法および 装置に関する。

(従来の技術)

排水中の過酸化水業の除去法として、二酸化マ ンガン等の金属酸化物を触媒とする接触分解、成 いは還元剤を用いる遠元分解が一般的である。

しかしながら、これらの除去法には各々不都合 があり、例えば、二酸化マンガン等の触媒を用い る接触分解法については、処理原水中の過酸化水 素濃度の変化に対して、排水の流過速度を調節す る必要がある。しかし排水量は生寒工程等の関係 で変化させることが困難な場合が多いので、実際 的には排水処理設備の能力に余裕を持たせる必要 を生じる。

また、遠元剤による違元分解法については、俳 水中の過酸化水素濃度に応じ、還元剤の使用量を 調節することによって対応が可能であり、還元剤 として、例えば腓種脱磁から副生する亜硫酸塩の 知き安価な選元剤が入手できる場合は軽減的にも メリットのある方法ではあるが、一般的にそうい った立地条件に恵まれない場合にはコスト高となる。

・また、有機物を含有する排水を処理するため電 解処理する方法が特公昭53-35867号公領 に記載されているが、過酸化水素含有排水の処理 については数えていない。

(発明が解決しようとする課題)

本発明はこれらの問題点、即ち、排水中の過酸 化水素機度に効率的に即応が可能で、且つ、立地 条件に関係無く適用できる経済的な処理方法を提 供しようとするものである。

(課題を解決するための手段)

本発明はシリカゲル等の非導電性多孔質粒子と コークス等の導電性粒子の混合物の充填層に排水 と電流を流すことにより過酸化水素を分解除去す るものである。

本発明の方法に使用する非導電性多孔質粒子と しては吸着性能を有するものであって、使用条件

有するものであれば、過酸化水素の分解能力がより向上する。更に、前述のような透移金属の化合物を少量含有せしめればより向上する。また、粒径については非導電性多孔質粒子と同様な範囲が好ましい。

遊位性粒子と非導電性多孔質粒子を混合して充 護層を形成する。混合制合は導電性粒子が相互に 接触して一つの大きな導電体となることが防止で きる制合の非導電性多孔質粒子を混合する必要が あるが、非導電性多孔質粒子が多すぎても電流効 事が低下するので、導電性粒子 L 容量部に対し非 導電性多孔質粒子 0. 1~10容量部、好ましく は 0. 5~2容量部の範囲が望ましい。充場関は 1 層であっても複数層であっても差し支えない。

充環層は一対の主電極間の対向空間に設ける。 そして、主電機は排水中に浸る位置に配置すると 共に、一方の電極は充塊層の一端に接することが 望ましい。更に、この場合 (一) 極を充壌層の一 端に接する極とすれば、電極の消耗を減少させる ことができるだけでなく、電流効率も向上する。 下において浴がしたりしないものであれば枯別のであればかりりか、アルミナ、シリカーアルミナ、が好まし、またといりか又はアルミナである。マンギの短いであればなりがいます。マンギののでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのでは、大きのである。

また、厚電性粒子としては、使用条件下において溶解したりしないものであれば格別の制限はないが、炭素質、フェライト等の金属酸化物、ステンレススチール等の金属等の粒子が好ましく、より好ましくはコークス、活性炭等の炭素質材料である。厚電性粒子は多孔質である必要は必ずしもないが、非耳電性多孔質材料と同様に吸着性能を

主電極の材質は(+)極側は耐食性に優れる炭素電極が好ましいが、(-)極側は金属電極であっても差し支えない。

充城層、主電極が排水に浸るようにして電流を 渡すと、電気分解が生じ、過酸化水素が分解、除 去される。電流は交流であると消費電力に対する 過酸化水素の除去効率が劣るので直流電流が好ま しい。また、排水は連続的に流すようにすれば、 処理量の増大が達成される。なお、排水の電気伝 導度が低い場合は、無機塩類あるいはこれを含む 排水又は海水を加えることがよい。

本発明の装置を図面により説明する。

図面において1及び2は一対の主電極を示し、 各電極1、2の対向空間3を構成するカラム4内 に導電性粒子と非導電性多孔質粒子の混合物の充 機屑5が設けられている。

電極 1 、 2 は例えば炭素電極で構成されており、例えば電極 1 を (+) 極、電極 2 を (-) 極として使用される。

本発明方法では、例えば、主電極間に電圧をか

けつつ、電極1又は2 および充塡屑 5 より下にあ。 る人口 7 からそれらより上にある出口 8 に向かっ て過酸化水素含有排水を週過させることによって 過酸化水素を分解除去する。

(作用)

〔実施例〕

焦1岁

実施例	证解条件			過酸化水素濃度 (ppm)	
	電 圧 (V)	道 流 (Am)	LHSV (1/h)	処理前	処理後
1	15	2.9	6.9	197	41
2	15	3.2	5.8	301	97
3	15	2.9	3.0	314	35
4	25	3.8	6.4	314	87
5	15	18.0	6.2	230	41

実施例 6

非導電性多孔質粒子として、粒状白色シリカゲルに塩化コバルト6水塩を水溶液で5 wt. %修加、150 ℃で乾燥した後水洗、可溶分を溶出したコバルト含有シリカゲル20容量部と実施例1と同じコークス50容量部を混合したものを充填した以外は 実施例1と同様に装置を設定した。

接数置を用いて第2支に示す電解条件で過酸化水素含有排水を処理したところ、第2没に示す結果が得られた。

以下、本発明を実施例を挙げて更に詳細に説明 する。

実施例1~5

第1回に示す投資電極を有するガラス製カラムに、再電性粒子としての細粒コークス(粒径2.8~4.0mm)と、非導電性多孔質粒子としての、コベルトでブルーに着色した乾燥用のシリカゲル(粒径3.0~6.0mm)を当容積づつ均一混合したものを2種の粒子が偏在しないように注意しながらカラムに充塡した。

この塾置を用いて第1表に示す電解条件で過酸 化水業合有排水を処理したところ、第1表に示す 結果が得られた。

第1変の実施例1から過酸化水素の分解量は 電気化学的理論量の約20倍に相当することが分かる。

纸 2 妻

電解条件	‡	過酸化水素濃度 (pgm)		
耻 圧 (V)	理 沒 (=A)	(I\P) FRZA	処理前	処理後
25	3.2	8.6	313	52

比较例1~4

実権例1と同じ装置において、充塡産を形成する粒子として、

比較例1:コークス/白色シリカゲル

比較例2:コークス/水砕スラグ

比較例3:コークス/イソライト煉瓦破砕粒

比較例4:コークス/イソライト対互破砕粒 を使用して、同様に過酸化水素の除去を行った。

枯泉を勇る炎に示す。

第3发

比較例	電解条件			過酸化水素濃度 (ppm)	
	चि Æ (∀)	Tā iĀ (mA)	LHSV (1/h)		
				処理前	処理後
1	25	2.6	5.7	319	228
2	15	15.6	5.2	291	154
3	15	17.6	6.2	239	124
4	0	_	6.2	239	214

(発明の効果)

以上提明した如く、本発明方法又は装置によれば排水中の過酸化水素濃度に効率的に即応が可能で、且つ、立地条件に関係無く適用できる経済的な過酸化水素の排除が可能である。

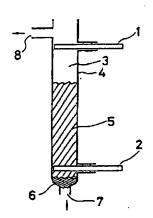
更に、非導電性多孔質粒子に遷移金頭化合物を 合有させたものを用いれば、より電流効率が向上 する。

4.図面の簡単の説明

第1図は本発明装置を説明する説明図である。

1, 2…主電極、5…充填層

第1図



BEST AVAILABLE COPY